

Verfahren zur Herstellung von Polymerisatpulvern aus wässrigen Polymerisatdispersionen

Beschreibung

5

Die vorliegende Erfindung betrifft ein Verfahren zur Herstellung von Polymerisatpulver aus einer wässrigen Polymerisatdispersion mit einem im Vergleich zu dieser wässrigen Polymerisatdispersion geringeren Anteil an wasserlöslichen Verbindungen, bezogen auf das in Form von wasserunlöslichen Polymerisatteilchen vorliegende Polymerisat, 10 das dadurch gekennzeichnet ist, dass die wässrige Polymerisatdispersion in einem ersten Verfahrensschritt einer Membranfiltration und in einem nachfolgenden zweiten Verfahrensschritt einer Sprühtrocknung unterworfen wird.

Die Herstellung von Polymerisatpulvern aus wässrigen Polymerisatdispersionen erfolgt 15 häufig durch Sprühtrocknung der entsprechenden wässrigen Polymerisatdispersion. Dabei verbleiben jedoch die wasserlöslichen, nichtflüchtigen Verbindungen der wässrigen Polymerisatdispersion im resultierenden Polymerisatpulver.

In einer Vielzahl von Anwendungen werden aber Polymerisatpulver benötigt, welche 20 einen geringen Anteil an wasserlöslichen Verbindungen aufweisen.

So werden beispielsweise bei transparenten thermoplastischen Formmassen aus Polyvinylchlorid (PVC) polymere Modifizierungsmittel zugegeben, welche die Schlagzähfestigkeit dieser PVC-Formmassen erhöhen.

25

Diese polymeren Modifizierungsmittel zur Verbesserung der Schlagzähfestigkeit (Schlagzähmodifizierer) werden häufig durch radikalisch initiierte wässrige Emulsionspolymerisation hergestellt. Zur Sicherstellung der Transparenz der PVC-Formmassen, weisen die mit Gehalten von bis zu 40 Gew.-% eingearbeiteten Schlagzähmodifizierer 30 einen Brechungsindex auf, der gleich oder zumindest möglichst ähnlich dem PVC-Brechungsindex ist. Zur Erreichung dieses Ziels sind im Stand der Technik eine Vielzahl von teilvernetzten, mehrphasigen Emulsionspolymerisaten, insbesondere auf Basis von Butadien und Styrol (sogenannte MBS-Modifizierer) oder auf Basis von Styrol, Alkylacrylaten und Methylmethacrylat offenbar (siehe hierzu beispielsweise

35 DE-A 2013020, DE-A 2130989, DE-A 2244519, DE-A 2249023, DE-A 2438402, DE-A 2557828, DE-A 3216988, DE-A 3216989, DE-A 3316224, DE-A 3365229, DE-A 3460373, EP-A 50848, EP-A 93854, EP-A 93855, EP-A 124700, EP-A 379086, US-A 3426101, US-A 3971835, US-A 4064197, US-A 4145380, US-A 4128605, US-A 4536548 oder US-A 4581414). Im Regelfall werden die vorgenannten Emulsionspolymerisate aus den wässrigen Polymerisatdispersionen durch Zusatz von Fällungsmitteln ausgefällt, gewaschen, getrocknet und in Form von Pulvern mit PVC-Pulver sowie weiteren gängigen Hilfsmitteln zum sogenannten „dry blend“ homogen

gemischt und in einem nachfolgenden Schmelzschnitt, beispielsweise mittels eines Extrusions-, Spritzguß- oder Kalandrierungsschritt in die Gebrauchsform überführt.

Da insbesondere auch die aus der Emulsionspolymerisation herrührenden wasserlöslichen Bestandteile, wie Emulgatoren, Schutzkolloide, Radikalinitiatoren, Radikalkettenüberträger oder oligomere wasserlösliche Verbindungen sowie die bei der Fällung eingebrachten Fällungsmittel die optischen Eigenschaften, wie Transparenz oder Farbe und die thermische Stabilität des schlagzähmodifizierten PVCs negativ beeinflussen würden, müssen die wasserlöslichen Bestandteile der hergestellten Schlagzähmodifizier 5 abgetrennt werden. Dies erfolgt im technischen Maßstab in der Regel durch Fällung des Schlagzähmodifizieres und Separierung der wässrigen Phase – und damit die Abtrennung der wasserlöslichen Bestandteile – durch fest/flüssig-Trennmethoden, wie beispielsweise Zentrifugation und Dekantierung. Zur Vervollständigung der Abtrennung wird die zurückbleibende Masse des Schlagzähmodifiers mit entionisiertem Wasser, 10 ggf. auch Mischungen aus entionisiertem Wasser und organischem Lösungsmittel, in welchem der Schlagzähmodifier nicht löslich ist, aufgeschlämmt, gerührt und die wässrige Flüssigphase erneut durch Zentrifugation und Dekantierung abgetrennt. Dieser aufwendige Vorgang muss zur ausreichenden Abreicherung der wasserlöslichen Verbindungen in der Regel mehrmals wiederholt werden. Anschließend erfolgt die Trock- 15 20 nung des Schlagzähmodifiers.

Der vorliegenden Erfindung lag die Aufgabe zugrunde, ein verbessertes Verfahren zur Herstellung von Polymerisatpulvern, insbesondere von Polymerisaten mit schlagzähmodifizierenden Eigenschaften, mit einem geringeren Anteil an wasserlöslichen Verbindungen aus wässrigen Polymerisatdispersionen zur Verfügung zu stellen. 25

Überraschender Weise wurde nun gefunden, dass die Aufgabe durch das eingangs definierte Verfahren gelöst wird.

30 Wässrige Polymerisatdispersionen sind allgemein bekannt. Es handelt sich dabei um fluide Systeme, die als disperse Phase in wässrigem Dispergiermedium aus mehreren ineinander verschlungenen Polymerisatketten bestehenden Polymerisatknäuel, die sogenannte Polymermatrix oder Polymerisatteilchen, in disperser Verteilung befindlich enthalten. Der mittlere Durchmesser der Polymerisatteilchen liegt häufig im Bereich 35 von 10 bis 1000 nm, oft 50 bis 500 nm oder 100 bis 300 nm. Der Polymerisatfeststoffgehalt der wässrigen Polymerisatdispersionen beträgt in der Regel 20 bis 70 Gew.-%.

Wässrige Polymerisatdispersionen sind insbesondere durch radikalisch initiierte wässrige Emulsionspolymerisation von ethylenisch ungesättigten Monomeren zugänglich. 40 Diese Methode ist vielfach vorbeschrieben und dem Fachmann daher hinreichend bekannt [vgl. z.B. Encyclopedia of Polymer Science and Engineering, Vol. 8, Seiten 659 bis 677, John Wiley & Sons, Inc., 1987; D.C. Blackley, Emulsion Polymerisation, Seiten

155 bis 465, Applied Science Publishers, Ltd., Essex, 1975; D.C. Blackley, Polymer Latices, 2nd Edition, Vol. 1, Seiten 33 bis 415, Chapman & Hall, 1997; H. Warson, The Applications of Synthetic Resin Emulsions, Seiten 49 bis 244, Ernest Benn, Ltd., London, 1972; D. Diederich, Chemie in unserer Zeit 1990, 24, Seiten 135 bis 142, Verlag 5 Chemie, Weinheim; J. Piirma, Emulsion Polymerisation, Seiten 1 bis 287, Academic Press, 1982; F. Hölscher, Dispersionen synthetischer Hochpolymerer, Seiten 1 bis 160, Springer-Verlag, Berlin, 1969 und die Patentschrift DE-A 40 03 422]. Die radikalisch 10 initiierte wässrige Emulsionspolymerisation erfolgt üblicherweise so, dass man die ethylenisch ungesättigten Monomeren, in der Regel unter Mitverwendung von Radikalkettenüberträgern und Dispergierhilfsmitteln, wie Emulgatoren und/oder Schutzkolloiden, in wässrigem Medium dispers verteilt und mittels wenigstens eines wasserlöslichen 15 radikalischen Polymerisationsinitiators polymerisiert.

Das erfindungsgemäße Verfahren lässt sich insbesondere mit wässrigen Polymerisationsdispersionen durchführen, deren Polymerisatteilchen

50 bis 99,9 Gew.-% Ester der Acryl- und/oder Methacrylsäure mit 1 bis 12 C-Atome 20 aufweisenden Alkanolen und/oder Styrol, oder
50 bis 99,9 Gew.-% Styrol und/oder Butadien, oder
50 bis 99,9 Gew.-% Vinylchlorid und/oder Vinylidenchlorid, oder
40 bis 99,9 Gew.-% Vinylacetat, Vinylpropionat, Vinylester der Versatinsäure, Vinyl- 25 ester langkettiger Fettsäuren und/oder Ethylen

in einpolymerisierter Form enthalten.

Insbesondere sind erfindungsgemäß solche wässrigen Polymerisatdispersionen einsetzbar, deren Polymerate zu

- 0,1 bis 5 Gew.-% wenigstens eine 3 bis 6 C-Atome aufweisende α,β -mono- 30 ethylenisch ungesättigte Mono- und/oder Dicarbonsäure und/oder deren Amid und
50 bis 99,9 Gew.-% wenigstens ein Ester der Acryl- und/oder Methacrylsäure mit 1 bis 12 C-Atome aufweisenden Alkanolen und/oder Styrol, oder
40 - 0,1 bis 5 Gew.-% wenigstens eine 3 bis 6 C-Atome aufweisende α,β -mono- 40 ethylenisch ungesättigte Mono- und/oder Dicarbonsäure und/oder deren Amid und

50 bis 99,9 Gew.-% Styrol und/oder Butadien, oder

5 - 0,1 bis 5 Gew.-% wenigstens eine 3 bis 6 C-Atome aufweisende α,β -mono-
5 ethylenisch ungesättigte Mono- und/oder Dicarbonsäure
und/oder deren Amid und

50 bis 99,9 Gew.-% Vinylchlorid und/oder Vinylidenchlorid, oder

10 - 0,1 bis 5 Gew.-% wenigstens eine 3 bis 6 C-Atome aufweisende α,β -mono-
10 ethylenisch ungesättigte Mono- und/oder Dicarbonsäure
und/oder deren Amid und

40 bis 99,9 Gew.-% Vinylacetat, Vinylpropionat, Vinylester der Versaticsäure,
15 Vinylester langkettiger Fettsäuren und/oder Ethylen

in einpolymerisierter Form enthalten.

Erfindungsgemäß können solche Polymerisate eingesetzt werden, deren Glasüber-
20 gangstemperatur -60 bis $+150^\circ\text{C}$, oft -40 bis $+100^\circ\text{C}$ und häufig -20 bis $+50^\circ\text{C}$ be-
trägt. Mit der Glasübergangstemperatur (T_g), ist der Grenzwert der Glasübergangstem-
peratur gemeint, dem diese gemäß G. Kanig (Kolloid-Zeitschrift & Zeitschrift für Poly-
mère, Bd. 190, Seite 1, Gleichung 1) mit zunehmendem Molekulargewicht zustrebt. Die
Glasübergangstemperatur wird nach dem DSC-Verfahren ermittelt (Differential Scan-
25 ning Calorimetry, 20 K/min, midpoint-Messung, DIN 53 765).

Nach Fox (T.G. Fox, Bull. Am. Phys. Soc. 1956 [Ser. II] 1, Seite 123 und gemäß Ull-
mann's Encyclopädie der technischen Chemie, Bd. 19, Seite 18, 4. Auflage, Verlag Che-
mie, Weinheim, 1980) gilt für die Glasübergangstemperatur von höchstens schwach ver-
30 netzten Mischpolymerisaten in guter Näherung:

$$1/T_g = x^1/T_g^1 + x^2/T_g^2 + \dots x^n/T_g^n,$$

wobei x^1, x^2, \dots, x^n die Massenbrüche der Monomeren 1, 2, ..., n und $T_g^1, T_g^2, \dots, T_g^n$ die
35 Glasübergangstemperaturen der jeweils nur aus einem der Monomeren 1, 2, ..., n aufge-
bauten Polymerisaten in Grad Kelvin bedeuten. Die T_g -Werte für die Homopolymerisate
der meisten Monomeren sind bekannt und z.B. in Ullmann's Encyclopedia of Industrial
Chemistry, 5. Aufl., Vol. A21, Seite 169, Verlag Chemie, Weinheim, 1992, aufgeführt; wei-
tere Quellen für Glasübergangstemperaturen von Homopolymerisaten bilden z.B. J.
40 Brandrup, E.H. Immergut, Polymer Handbook, 1st Ed., J. Wiley, New York, 1966; 2nd Ed.
J. Wiley, New York, 1975 und 3rd Ed. J. Wiley, New York, 1989.

Vorteilhaft lassen sich im erfindungsgemäßen Verfahren solche wässrigen Polymerisatdispersionen einsetzen, deren Polymerisate schlagzähmodifizierende Eigenschaften in transparenten PVC-Formassen aufweisen. Insbesondere lassen sich die aus dem Stand der Technik bekannten wässrigen Polymerisatdispersionen einsetzen, deren Emulsionspolymerisate teilvernetzt und mehrphasig sind sowie einen dem transparenten PVC gleichen oder wenigstens ähnlichen Brechungsindex aufweisen (siehe hierzu beispielsweise DE-A 2013020, DE-A 2130989, DE-A 2244519, DE-A 2249023, DE-A 2438402, DE-A 2557828, DE-A 3216988, DE-A 3216989, DE-A 3316224, DE-A 3365229, DE-A 3460373, EP-A 50848, EP-A 93854, EP-A 93855, EP-A 124700, EP-A 379086, US-A 3426101, US-A 3971835, US-A 4064197, US-A 4145380, US-A 4128605, US-A 4536548 oder US-A 4581414).

Abhängig von den zur Emulsionspolymerisation eingesetzten Monomeren, der Art und der Menge der für die Emulsionspolymerisation erforderlichen Hilfsstoffen (beispielsweise die wasserlöslichen Radikalinitiatoren, Emulgatoren, Schutzkolloiden oder Radikalkettenüberträger), der Durchführung der Polymerisationsreaktion (z.B. Fahrweise, Ansatzgröße, Druck, Temperatur, Umsatz) sowie der Nachbearbeitung der erhaltenen wässrigen Polymerisatdispersion (beispielsweise Reduzierung der Restgehalte an nichtumgesetzten Monomeren durch dem Fachmann bekannte chemische Nachpolymerisationsmethoden oder Reduzierung leichtflüchtiger Bestandteile durch dem Fachmann ebenfalls bekannte Inertgas- oder Wasserdampfstrippverfahren), enthalten die erhaltenen wässrigen Polymerisatdispersionen bis zu 20 Gew.-% an wasserlöslichen Verbindungen, bezogen auf das in Form von wasserunlöslichen Polymerisatteilchen vorliegende Polymerisat.

Im Rahmen dieser Schrift soll als Gehalt an wasserlöslichen Verbindungen in wässrigen Polymerisatdispersionen, bezogen auf das in Form von wasserunlöslichen Polymerisatteilchen vorliegende Polymerisat, derjenige Gehalt gemeint sein, der wie nachfolgend angegeben, ermittelt wurde. Zur seiner Bestimmung wird in einem ersten Schritt eine aliquote Menge der homogenen wässrigen Polymerisatdispersion entnommen und diese durch Erhitzen auf 140°C/Atmosphärendruck (ca. 1,01 bar absolut) bis zur Gewichtskonstanz getrocknet. Aus dem resultierenden festen Rückstand lässt sich der Gehalt R_{gesamt} (in Gew.-%) an nichtflüchtigen Bestandteilen (bestehend aus nicht wasserlöslichem Polymerisat sowie wasserlöslichen Emulgatoren, Schutzkolloiden, Radikalinitiatoren, Radikalkettenüberträgern, oligomeren Verbindungen sowie ggf. weiteren vorhandenen üblichen Hilfsmitteln, wie Entschäumer, Biozide, Duftstoffe etc.), bezogen auf die zur Trocknung eingesetzte Menge an wässriger Polymerisatdispersion, ermitteln. In einem zweiten Schritt wird eine definierte Menge der homogen vorliegenden wässrigen Polymerisatdispersion solange einer Ultrazentrifugation unterzogen, bis die in disperser Verteilung vorliegenden wasserunlöslichen Polymerisatteilchen gravimetrisch abgeschieden sind. Die Methode der Ultrazentrifugation ist dem Fachmann bekannt (siehe hierzu beispielsweise S.E. Harding et al., Analytical Ultracentrifuge

gation in Biochemistry and Polymer Science, Royal Society of Chemistry, Cambridge, Great Britain 1992, Chapter 10, Analysis of Polymer Dispersions with an Eight-Cell-AUC-Multiplexer: High Resolution Particle Size Distribution and Density Gradient Techniques, W. Mächtle, Seiten 147 bis 175 oder W. Mächtle, Makromolekulare Chemie 1984 (185), Seiten 1025 bis 1039). Anschließend wird aus dem überstehenden klaren wässrigen Serum eine aloquate Menge entnommen und diese ebenfalls durch Erhitzen auf 140°C/Atmosphärendruck (ca. 1,01 bar absolut) bis zur Gewichtskonstanz getrocknet. Aus dem resultierenden festen Rückstand lässt sich der Gehalt $R_{\text{löslich}}$ (in Gew.-%) an nichtflüchtigen wasserlöslichen Bestandteilen (bestehend aus wasserlöslichen Emulgatoren, Schutzkolloiden, Radikalinitiatoren, Radikalkettenüberträgern, oligomeren Verbindungen sowie ggf. weiteren vorhandenen üblichen Hilfsmitteln, wie Entschäumer, Biozide, Duftstoffe etc.), bezogen auf die zur Zentrifugation eingesetzte Menge an wässriger Polymerisatdispersion, ermitteln. Der Gehalt G (in Gew.-%) an wasserlöslichen Verbindungen in wässrigen Polymerisatdispersionen, bezogen auf das 15 in Form von wasserunlöslichen Polymerisatteilchen vorliegende Polymerisat, lässt sich nun in einfacher Weise nach folgender Formel ermitteln:

$$G = \frac{R_{\text{löslich}} \times 100 \%}{(R_{\text{gesamt}} - R_{\text{löslich}})}$$

20 Im Stand der Technik sind eine Vielzahl von Verfahren bekannt, welche die Abreicherung bzw. Abtrennung von wasserlöslichen Bestandteilen aus wässrigen Polymerisatdispersionen, beispielsweise mittels Ionenaustauschern (siehe hierzu beispielsweise WO 00/35971 oder JP-A 2199130) oder adsorbierenden Feststoffen M.C. Wilkinson 25 und D. Fairhurst, J. Coll. Interf. Sci. 79 (1), (1981), Seiten 272 bis 277) offenbaren.

30 Die Anwendung der Ultrafiltrationsmethode bei wässrigen Polymerisatdispersionen ist für die Aufkonzentrierung von sogenannten „Weißwassern“, d.h. die bei der Reinigung bzw. Spülung von Anlagenteilen bei der Herstellung von wässrigen Polymerisatdispersionen anfallenden sehr verdünnten wässrigen Polymerisatdispersionen, bekannt [siehe hierzu beispielsweise US-B 6248809 sowie J. Zahka und L. Mir, Chem. Eng. Progr. 73 (1977), Seiten 53 bis 55].

35 Daneben wurden auch Dialysemethoden zur Aufreinigung von wässrigen Polymerisatdispersionen offenbart (siehe beispielsweise R.H. Ottewill und J.N. Shaw Z. U. Z. Polym. 215(2) (1967), Seiten 161ff. oder M.E. Labib und A.A. Robertson, J. Coll. Interf. Sci. 67 (1978), Seiten 543ff.).

40 In der DE-A 2817226 wird die Verwendung eines Bindemittels auf Basis einer wässrigen Polymerisatdispersion, deren Gehalt an wasserlöslichen Verbindungen durch Ultrafiltration reduziert wurde, zur Herstellung von genadelten Bodenbelägen beschrieben.

Die Methode der Membranfiltration – worunter im Rahmen dieser Schrift sowohl die Ultrafiltration, die Mikrofiltration als auch die Querstromfiltration verstanden werden sollen – selbst, d.h. die Trennung von gelösten Komponenten unterschiedlichen Molekulargewichts oder die Trennung von gelösten und ungelösten Komponenten in einem fluiden Medium – häufig Wasser – an einer geeigneten porösen Membran, wobei die ungelösten und/oder die gelösten Komponenten mit einem höheren Molekulargewicht die an der Membran zurückgehalten werden (Retentat), von den niedermolekularen gelösten Komponenten getrennt werden, welche die poröse Membran gemeinsam mit einem Teil des fluiden Mediums passieren (Permeat), ist dem Fachmann prinzipiell bekannt (siehe hierzu beispielsweise T. Melin und R. Rautenbach, Membranverfahren, Springer Verlag, Berlin, Heidelberg, 2003, M. Cheryan, Ultrafiltration Handbook, Technomic Publishing Company Inc., 1986 oder W.M. Samhaber, Chem.-Ing.-Tech. 59 (1987) Nr. 11, Seiten 844 bis 850). Dabei können die gelösten Komponenten, die die Membranen passieren können, sowohl organische und anorganische Salze bzw. niedermolekulare Verbindungen als auch wasserlösliche polymere organische Verbindungen mit einem mittleren Molekulargewicht ≤ 100000 g/mol, sogenannte oligomere Verbindungen, sein.

Für das Membranverfahren können prinzipiell poröse Membranen eingesetzt werden, deren Porendurchmesser zwischen 1 nm (molekulare Trenngrenzen ca. 1000 g/mol) und 0,5 μ m (molekulare Trenngrenzen ca. 1000000 g/mol), betragen. Zur Reinigung von wässrigen Polymerisatdispersionen haben sich insbesondere solche porösen Membranen als vorteilhaft erwiesen, deren Porendurchmesser 5 nm (molekulare Trenngrenzen ca. 10000 g/mol) bis 200 nm (molekulare Trenngrenzen ca. 500000 g/mol) betragen.

Damit die Membranporen nicht durch die in wässriger Dispersion vorliegenden Polymerisatteilchen verstopfen, empfiehlt es sich zur Abtrennung der wasserlöslichen Verbindungen aus wässrigen Polymerisatdispersionen solche porösen Membranen einzusetzen, deren Porendurchmesser $\leq 50\%$, $\leq 20\%$ oder $\leq 10\%$ des mittleren Teilchendurchmessers der in der zu behandelnden Polymerisatdispersion vorliegenden wasserunlöslichen Polymerisatteilchen betragen. Abhängig von der Oberflächenbeschaffenheit der Membranen und der Polymerisatzusammensetzung der Polymerisatteilchen, können aber auch solche Membranen vorteilhaft eingesetzt werden, deren Porendurchmesser in etwa dem mittleren Teilchendurchmesser entspricht. Als mittlerer Teilchendurchmesser soll in dieser Schrift der durch dynamische Lichtstreuung ermittelte Teilchendurchmesser (cumulant z-average; ISO-Norm 13321) verstanden werden.

Die porösen Membranen können aus organischen Polymeren, Keramik, Metall, Kohlenstoff oder Kombinationen daraus bestehen und müssen in dem wässrigen Dispergiermedium bei der Filtrationstemperatur stabil sein. Aus mechanischen Gründen sind die porö-

sen Membranen in der Regel auf einer ein- oder mehrschichtigen porösen Unterstruktur aufgebracht.

5 Besonders bevorzugt sind poröse Membranen, welche aus hydrophilen Materialien, wie beispielsweise aus Metall, Keramik, Regeneratcellulose, Acrylnitril, hydrophilisiertem Acrylnitril, hydrophilisiertem Polysulfon oder hydrophilisiertem Polyethersulfon bzw. hydrophilisiertem Polyetheretherketon aufgebaut sind.

10 Die porösen Membranen können in Flach-, Rohr-, Multikanalelement-, Kapillar- oder Winkelgeometrie eingesetzt werden, für die entsprechende Druckgehäuse, die eine Trennung zwischen Retentat und dem Permeat erlauben, verfügbar sind.

15 Die optimalen transmembranen Drücke zwischen Retentat- und Permeatseite liegen, im wesentlichen abhängig vom Durchmesser der Membranporen bzw. den molekularen Trenngrenzen, den hydrodynamischen Bedingungen, welche den Deckschichtaufbau auf der porösen Membran beeinflussen und der mechanischen Stabilität der porösen Membran bei der Filtrationstemperatur, je nach Membranart zwischen 0,2 und 20 bar vorzugsweise zwischen 0,3 und 5 bar. Höhere transmembrane Drücke führen in der Regel zu höheren Permeatflüssen. Dabei kann in dem Fall, in dem mehrere Retentat/Membran/Permeat-Einheiten, sogenannte Membranmodule, in Serie geschaltet sind, der Transmembrandruck für jeden Modul durch Anhebung des Permeatdruckes abgesenkt und damit angepasst werden. Die Temperatur der Membranfiltration ist abhängig von der Membranstabilität sowie der Temperaturstabilität der wässrigen Polymerisatdispersion. Höhere Temperaturen führen in der Regel zu höheren Permeatflüssen. Die erreichbaren Permeatflüsse sind stark von der eingesetzten Membranart und Membrangeometrie, von den Prozessbedingungen sowie vom Polymerisatfeststoffgehalt der wässrigen Polymerisatdispersion abhängig. Die Permeatflüsse liegen typischer Weise zwischen 5 und 500 kg/m²h.

30 Zur Abreicherung der in der wässrigen Polymerisatdispersionen in der wässrigen Phase gelösten Verbindungen, wie beispielsweise organische oder anorganische Salze, Radikalinitiatoren, Emulgatoren, Schutzkolloide, Radikalkettenüberträger, nicht umgesetzte Monomere sowie oligomeren Verbindungen wird die wässrige Polymerisatdispersion unter Überdruck (> 1 bar absolut) mit einer geeigneten porösen Membran in Kontakt gebracht und polymerfreies, die gelösten Verbindungen enthaltenes Permeat auf der Rückseite der Membran bei einem geringeren Druck als auf der Retentatseite abgezogen. Als Retentat erhält man eine aufkonzentrierte Polymerisatdispersion, die an gelösten Verbindungen abgereichert ist. Damit der Polymerisatfeststoffgehalt nicht zu hoch ansteigt, kann die abgetrennte Menge an Permeat kontinuierlich oder diskontinuierlich im Retentat durch entionisiertes Wasser ersetzt werden. Vorteilhaft verdünnt man die aus der radikalisch initiierten wässrigen Emulsionspolymerisation erhaltene Polymerisatdispersion auf einen Polymerisatfeststoffgehalt von 10 bis 40 Gew.-% oder

bevorzugt 20 bis 30 Gew.-%, unterwirft diese verdünnte Polymerisatdispersion derart einer Membranfiltration, dass man der wässrigen Polymerisatdispersion pro Zeiteinheit so viel entionisiertes Wasser zuführt, wie als Permeat abgetrennt wird, so dass die Polymerkonzentration konstant bleibt.

5

Die verdünnte wässrige Polymerisatdispersion wird dabei in der Regel solange einer Membranfiltration unterzogen, bis der Anteil der wasserlöslichen Stoffen \leq 3 Gew.-%, bevorzugt \leq 2 Gew.-% und besonders bevorzugt \leq 1 Gew.-% oder \leq 0,5 Gew.-%, jeweils bezogen auf das in Form von wasserunlöslichen Polymerisatteilchen vorliegende

10 Polymerisat, ist.

Um einen nennenswerten Deckschichtaufbau der Polymerisatteilchen auf der porösen Membranoberfläche zu vermeiden, der zu einer deutlichen Abnahme des Permeatflusses führen würde, ist es von Vorteil, wenn man zwischen der porösen Membran und der wässriger Polymerisatdispersion eine Relativgeschwindigkeit zwischen 0,1 bis 15 10 m/s einstellt, beispielsweise durch Umpumpen der wässrigen Polymerisatdispersion, durch mechanische Bewegung der Membran selbst oder durch Rühraggregate zwischen den Membranen.

20 Die Membranfiltration kann in Batchfahrweise durch mehrmaligen Durchgang der wässrigen Polymerisatdispersion durch einen bzw. mehrere parallel geschaltete Membranmodule oder kontinuierlich durch einmaligen Durchgang durch einen oder mehrere in Reihe geschaltete Membranmodule erfolgen. Häufig erfolgt die Membranfiltration durch mehrmaligen Durchgang der wässrigen Polymerisatdispersion durch 25 einen Membranmodul oder durch einmaligen Durchgang durch mehrere in Reihe geschaltete Membranmodule.

Wesentlich ist, dass sich bei Bedarf die verdünnte wässrige Polymerisatdispersion durch weitere Permeatabtrennung und Unterbinden der Zufuhr an entionisiertem Wasser nach Abtrennung der wasserlöslichen Verbindungen durch die Membranfiltration 30 wieder aufkonzentrieren lässt.

Die Verfahrensstufe der Sprühtröcknung von wässrigen Polymerisatdispersionen ist dem Fachmann ebenfalls bekannt. Sie erfolgt häufig in einem Trocknungsturm mit Hilfe 35 von Zerstäubungsscheiben oder Ein- oder Zweistoffdüsen im Kopf des Turms. Die Trocknung der wässrigen Polymerisatdispersion wird mit einem heißen Gas, beispielsweise Stickstoff oder Luft, durchgeführt, das von unten oder oben, bevorzugt jedoch im Gleichstrom mit der wässrigen Polymerisatdispersion von oben in den Turm geblasen wird. Die Temperatur des Trocknungsgases beträgt am Turmeingang etwa 90 bis 40 180°C, vorzugsweise 110 bis 160°C und am Turmausgang etwa 50 bis 90°C, bevorzugt 60 bis 80°C. Das aus dem Trocknungsturm ausgeschleuste Polymerisatpulver wird auf 20 bis 30°C abgekühlt.

Vorteilhaft erfolgt die Sprühtrocknung der wässrigen Polymeratdispersion in Anwesenheit von 0,01 bis 10 Gew.-Teilen, oft 0,05 bis 5 Gew.-Teilen und häufig 0,05 bis 3 Gew.-Teilen eines anorganischen Antiblockmittels mit einer mittleren Teilchengröße von 0,001 bis 20 µm, jeweils bezogen auf 100 Gew.-Teile des in Form von wasserunlöslichen Polymerisatteilchen vorliegenden Polymerisats. Üblicherweise wird das Antiblockmittel gleichzeitig mit der wässrigen Polymerisatdispersion, aber räumlich davon getrennt in den Trocknungsturm eingegeben. Die Zugabe erfolgt beispielsweise über eine Zweistoffdüse oder Förderschnecke, im Gemisch mit dem Trocknungsgas oder über eine separate Öffnung.

Bei den dem Fachmann bekannten Antiblockmitteln handelt es sich in der Regel um Pulver anorganischer Feststoffe, mit einer mittleren Teilchengröße von 0,001 bis 20 µm, häufig von 0,005 bis 10 µm und oft von 0,005 bis 5 µm (in Anlehnung an 15 ASTM C 690-1992, Multisizer/100 µm Kapillare).

Beispielhaft für Antiblockmittel genannt seien Kieselsäuren, Aluminiumsilikate, Carbonate, wie beispielsweise Calciumcarbonat, Magnesiumcarbonat oder Dolomit, Sulfate, wie beispielsweise Bariumsulfat sowie Talle, Leichtspat, Zemente, Dolomit, Calciumsilikate oder Diatomeenerde. In Frage kommen auch Mischungen vorgenannter Verbindungen, wie beispielsweise Mikroverwachsungen aus Silikaten und Carbonaten.

Abhängig von ihrer Oberflächenbeschaffenheit können die Antiblockmittel hydrophobe (wasserabstoßende) oder hydrophile (wasseranziehende) Eigenschaften aufweisen.

25 Ein Maß für die Hydrophobie bzw. Hydrophilie eines Stoffes ist der Kontaktwinkel eines Tropfens entionisierten Wassers auf einem Presskörper des entsprechenden Antiblockmittels. Dabei ist die Hydrophobie umso größer bzw. die Hydrophilie um so kleiner, je größer der Kontaktwinkel des Wassertropfens auf der Oberfläche des Presskörpers ist und umgekehrt. Zur Entscheidung, ob ein Antiblockmittel hydrophober bzw. hydrophiler ist als ein anderes, werden von beiden Antiblockmitteln einheitliche Siebfaktionen (= gleiche Teilchengrößen oder Teilchengrößenverteilungen) hergestellt. Aus diesen Siebfaktionen gleicher Größen oder Größenverteilungen werden unter identischen Bedingungen (Menge, Fläche, Pressdruck, Temperatur) Presskörper mit waagrechten Oberflächen hergestellt. Mit einer Pipette wird auf jeden Presskörper ein 30 Wassertropfen aufgetragen und unmittelbar danach der Kontaktwinkel zwischen Presskörperoberfläche und Wassertropfen bestimmt. Je größer der Kontaktwinkel zwischen Presskörperoberfläche und Wassertropfen ist, je größer ist die Hydrophobie bzw. desto kleiner ist die Hydrophilie.

35 40 Im Rahmen dieser Schrift werden als hydrophile Antiblockmittel alle diejenigen Antiblockmittel verstanden, die hydrophiler sind als die verwendeten hydrophoben Anti-

blockmittel, d.h. deren Kontaktwinkel kleiner sind als die der beim Sprühprozess eingesetzten hydrophoben Antiblockmittel.

Häufig weisen die hydrophoben Antiblockmittel einen Kontaktwinkel $\geq 90^\circ$, $\geq 100^\circ$ 5 oder $\geq 110^\circ$ auf, während die hydrophilen Antiblockmittel einen Kontaktwinkel $< 90^\circ$, $\leq 80^\circ$ oder $\leq 70^\circ$ aufweisen.

Als hydrophile Antiblockmittel werden beispielsweise Kieselsäuren, Quarz, Dolomit, Calciumcarbonat, Natrium/Aluminiumsilikate, Calciumsilikate oder Mikroverwachsungen 10 aus Silikaten und Carbonaten und als hydrophobe Antiblockmittel beispielsweise Talk (Magnesiumhydrosilikat mit Schichtstruktur), Chlorit (Magnesium/Aluminium/Eisenhydrosilikat), mit Organochlorsilanen behandelte Kieselsäuren (DE-A 3101413) oder allgemein hydrophile Antiblockmittel, welche mit hydrophoben Verbindungen 15 beschichtet sind, wie beispielsweise gefälltes Calciumcarbonat beschichtet mit Calciumstearat, verwendet.

Abhängig vom Einsatzzweck werden hydrophile Antiblockmittel häufig dann eingesetzt, wenn das erhaltene Polymerisatpulver in wässrigem Medium weiterverarbeitet werden soll, während hydrophobe Antiblockmittel oft dann eingesetzt werden, wenn das erhaltene 20 Polymerisatpulver in einem hydrophoben Medium weiterverarbeitet werden soll.

Von Bedeutung ist, dass bei der Herstellung von Polymerisatpulvern, die in transparenten PVC-Formassen als Schlägzhämodifier eingesetzt werden sollen, insbesondere die aus dem Stand der Technik bekannten, vorgenannten teilvernetzten und mehrphasigen 25 Emulsionspolymerisate, die Sprühtrocknung der entsprechenden wässrigen Polymerisatdispersion in Anwesenheit von 0,01 bis 3 Gew.-Teilen, 0,01 bis 2 Gew.-Teilen, 0,01 bis 1 Gew.-Teilen, 0,01 bis 0,8 Gew.-Teilen oder 0,01 bis 0,5 Gew.-Teilen eines anorganischen hydrophoben oder hydrophilen Antiblockmittels mit einer mittleren Primärteilchengröße (nach Herstellerangaben) von 5 bis 50 nm, häufig 5 bis 30 nm und oft 5 30 bis 20 nm, jeweils bezogen auf 100 Gew.-Teile des in Form von wasserunlöslichen Polymerisatteilchen vorliegenden Polymerisats, erfolgt.

Als geeignete Antiblockmittel seien die als Pulver vorliegenden hydrophilen Aerosil®-Typen der Firma Degussa AG, Deutschland, wie z.B. Aerosil® 90, Aerosil® 130, Aerosil® 35 150, Aerosil® 200, Aerosil® 300, Aerosil® 380, Aerosil® MOX 117 mit mittleren Primärteilchengröße von 7 bis 20 nm sowie hydrophobe Aerosil®-Typen wie z.B. Aerosil® R972, Aerosil® R974, Aerosil® R202, Aerosil® R805, Aerosil® R812, Aerosil® R104, Aerosil® R106, Aerosil® R816 mit mittleren Primärteilchengröße von 7 bis 16 nm genannt. Aluminiumoxid C, Titandioxid P25, Titandioxid T805 der Firma Degussa AG, Deutschland, 40 können ebenfalls verwendet werden. Als weitere Alternativen seien die pyrogenen Kieselsäuren CAB-O-SIL® TS-530, CAB-O-SIL® TS-720, CAB-O-SIL® TS-610, CAB-O-SIL® M-5, CAB-O-SIL® H-5, CAB-O-SIL® HS-5 und CAB-O-SIL® EH-5 der Fir-

ma Cabot GmbH, Deutschland und die pyrogenen Kieselsäuren Wacker HDK® H20, Wacker HDK® H2000, Wacker HDK® N20, Wacker HDK® T30 der Firma Wacker-Chemie GmbH genannt.

5 Das erfindungsgemäße Verfahren eröffnet einen einfachen und kostengünstigen Zugang zu Polymerisatpulvern aus wässrigen Polymerisatdispersionen mit einem im Vergleich zu diesen wässrigen Polymerisatdispersionen geringeren Anteil an wasserlöslichen Verbindungen, bezogen auf das in Form von wasserunlöslichen Polymerisatteilchen vorliegende Polymerisat. Insbesondere bei den mit den erfindungsgemäß zu-
10 gänglichen teilvernetzten Schlagzähmodifizieren des vorgenannten Standes der Technik hergestellten PVC-Massen, resultieren eine Verbesserung der thermischen Stabilität, der Witterungsstabilität und der Gesamtdurchsicht. Des Weiteren werden auch noch die Gelbwerte sowie die Trübung der entsprechend modifizierten PVC-Massen vorteilhaft reduziert.

15

Nachfolgendes nicht einschränkendes Beispiel erläutert die Erfindung.

Beispiel:

20 1. Wässrige Polymerisatdispersion

Ein Gemisch aus 15,6 kg entionisiertem Wasser, 1,58 kg eines 33 gew.-%igen wässrigen Polymerlatex (hergestellt durch radikalisch initiierte Emulsionspolymerisation von Styrol) mit einem gewichtsmittleren Teilchendurchmesser D_{W50} von 30 nm, 0,05 kg 25 Natriumhydrogencarbonat und 0,56 kg einer Lösung von 0,16 kg Natriumpersulfat in 2,07 kg entionisiertem Wasser wurde unter Stickstoffatmosphäre auf 80°C erhitzt. Dazu wurde bei vorgenannter Temperatur unter Röhren (50 Umdrehungen pro Minute) innerhalb von 90 Minuten eine Emulsion, hergestellt aus 23,55 kg entionisiertem Wasser, 1,16 kg des Natriumsalzes eines C12-substituierten Biphenylethersulfonates 30 (Dowfax® 2A1, Marke der Dow Chemical Company), 22,96 kg Styrol und 0,17 kg 1,4-Butandioldiacrylat, kontinuierlich zugegeben. Anschließend wurde noch 30 Minuten nachpolymerisiert. Anschließend wurde dem Reaktionsgemisch unter Röhren innerhalb von einer Stunde eine Emulsion bestehend aus 14,53 kg entionisiertem Wasser, 0,75 kg Dowfax® 2A1, 18,76 kg n-Butylacrylat und 0,22 kg 1,4-Butandioldiacrylat konti- 35 nuierlich zugegeben. Anschließend wurde noch 45 Minuten nachpolymerisiert. Dem erhaltenen Reaktionsgemisch wurde unter Röhren eine Emulsion, hergestellt aus 8,97 kg entionisiertem Wasser, 0,17 kg Dowfax® 2A1, 2,04 kg Styrol und 7,85 kg Methylmethacrylat kontinuierlich zugegeben und anschließend noch 30 Minuten bei 80°C nachpolymerisiert.

Während der Zufuhr der einzelnen Monomerenemulsionen wurden insgesamt 1,67 kg einer Lösung aus 0,16 kg Natriumpersulfat in 2,07 kg entionisiertem Wasser kontinuierlich zugegeben.

5 Anschließend kühlte man die wässrige Polymerisatdispersion auf 20 bis 25°C (Raumtemperatur) ab.

Die erhaltene wässrige Polymerisatdispersion wies einen Anteil an wasserlöslichen Verbindungen von 2,2 Gew.-%, bezogen auf das in Form von wasserunlöslichen Polymerisatteilchen vorliegende Polymerisat auf. Die mittlere Teilchengröße betrug 150 nm.

Die Bestimmung des Gehaltes an wasserlöslichen Verbindungen, bezogen auf das in Form von wasserunlöslichen Polymerisatteilchen vorliegende Polymerisat (Polymerisatfeststoffgehalt), erfolgte wie nachfolgend angegeben. Hierzu wurde in einem ersten Schritt eine aliquote Menge der homogenen wässrigen Polymerisatdispersion entnommen und diese durch Erhitzen auf 140°C/Atmosphärendruck (ca. 1,01 bar absolut) bis zur Gewichtskonstanz getrocknet. Aus dem resultierenden festen Rückstand ließ sich der Gehalt R_{gesamt} (in Gew.-%) an nichtflüchtigen Bestandteilen, bezogen auf die wässrige Polymerisatdispersion, ermitteln. In einem zweiten Schritt wurde eine definierte Menge der homogenen vorliegenden wässrigen Polymerisatdispersion solange einer Ultrazentrifugation unterzogen, bis die in disperser Verteilung vorliegenden wasserunlöslichen Polymerisatteilchen gravimetrisch abgeschieden waren. Zu diesem Zweck wurden ca. 40 g der wässrigen Polymerisatdispersion in ein Zentrifugationsrörchen (Optiseal der Fa. Beckmann) eingewogen und das gefüllte Rörchen in einen präparativen Rotor (SW 28 der Fa. Beckmann) einer präparativen Ultrazentrifuge (XL-80 K der Fa. Beckmann) gegeben. Anschließend wurde die Probe bei 25°C 12 Stunden mit einer Drehzahl von 26000 Umdrehungen/Minute (entsprechend einer Radialbeschleunigung von ca. 89320 g) gedreht. Anschließend wurde aus dem überstehenden klaren wässrigen Serum eine aliquote Menge entnommen und diese ebenfalls durch Erhitzen auf 140°C/Atmosphärendruck (ca. 1,01 bar absolut) bis zur Gewichtskonstanz getrocknet. Aus dem resultierenden festen Rückstand ließ sich der Gehalt $R_{\text{löslich}}$ (in Gew.-%) an nichtflüchtigen wasserlöslichen Bestandteilen, bezogen eingesetzte wässrige Polymerisatdispersion, bestimmen. Der Gehalt G (in Gew.-%) an wasserlöslichen Verbindungen in der wässrigen Polymerisatdispersion, bezogen auf das in Form von wasserunlöslichen Polymerisatteilchen vorliegende Polymerisat, wurde nun nach folgender Formel ermittelt:

$$G = \frac{R_{\text{löslich}} \times 100 \%}{(R_{\text{gesamt}} - R_{\text{löslich}})}$$

Der mittlere Teilchendurchmesser der Polymerisatteilchen wurde generell durch dynamische Lichtstreuung an einer 0,005 bis 0,01 gewichtsprozentigen wässrigen Dispersi-

on bei 23°C mittels eines Autosizer IIC der Fa. Malvern Instruments, England, ermittelt. Angegeben wird der mittlere Durchmesser der Kumulantenauswertung (cumulant z-average) der gemessenen Autokorrelationsfunktion (ISO-Norm 13321).

5 Die gewichtsmittlere Teilchengröße D_{w50} der Polymersaat wurde nach der Methode der Analytischen Ultrazentrifuge [W. Mächtle, Macromolekulare Chemie, Bd 185 (1984) Seiten 1025 bis 1039] bestimmt.

2. Ultrafiltration

10 Die erhaltene wässrige Polymerisatdispersion wurde mit entionisiertem Wasser auf einen Polymerisatfeststoffgehalt von 21 Gew.-% verdünnt. 3 kg der so erhaltenen verdünnten Polymerisatdispersion wurden in einem Labor CR-Filter (ruhende Membran; die Scherung erfolgte mittels eines Rührblattes dicht über der verwendeten Flachmembran) der Firma Valmet Raisio, Finnland, welcher in einem Umpumpkreis integriert war, mittels der Regeneratcellulosemembran C030F der Firma Nadir Filtrations GmbH, Deutschland, mit einer Trenngrenze von 30000 g/mol, bei 40°C ultrafiltriert. Dabei betrug der transmembrane Druck 1 bar (Überdruck), die Rotationsfrequenz des Rührblattes 40 Hz und der Permeatfluß zwischen 40 und 60 kg/m²h. Die abgetrennte Permeatmenge wurde kontinuierlich durch entionisiertes Wasser ersetzt. Insgesamt wurden 15 kg Permeat abgetrennt. Die erhaltene wässrige Polymerisatdispersion wies einen Anteil an wasserlöslichen Verbindungen von 0,04 Gew.-%, bezogen auf das in Form von wasserunlöslichen Polymerisatteilchen vorliegende Polymerisat auf.

25 3. Sprühtrocknung

Antiblockmittel

30 Als Antiblockmittel wurde Aerosil® 200 der Firma Degussa AG, Deutschland, eingesetzt. Hierbei handelt es sich um eine pyrogene Kieselsäure mit einer spezifischen Oberfläche (in Anlehnung an DIN 66131) von ca. 200 m²/g, einer mittleren Primärteilchengröße (in Anlehnung an ASTM C 690-1992) von 12 nm und einer Stampfdichte (in Anlehnung an ISO 787-11) von 50 g/l.

35 Herstellung des sprühgetrockneten Polymerisatpulvers

40 Die Sprühtrocknung erfolgte in einem Minor-Labortrockner der Fa. GEA Wiegand GmbH (Geschäftsbereich Niro) mit Zweistoffdüsenzerstäubung und Pulverabscheidung in einem Gewebefilter. Die Turmeingangstemperatur des Stickstoffs betrug 130°C, die Ausgangstemperatur 60°C. Pro Stunde wurden 2 kg der verdünnten wässrigen Polymerisatdispersion eindosiert.

Gleichzeitig mit der verdünnten wässrigen Polymerisatdispersion wurden kontinuierlich 0,1 Gew.-Teile des Antiblockmittels, bezogen auf 100 Gew.-Teile des in Form von wasserunlöslichen Polymerisatteilchen vorliegenden Polymerisats, über eine gewichtsgesteuerte Doppelschnecke in den Kopf des Sprühturms eindosiert.

5

4. PVC-Formmassen

Die Herstellung einer PVC-Formmasse, welche vorgenanntes Polymerisatpulver als Schlagzähmodifizier enthält, erfolgte wie nachfolgend beschrieben:

10 90 Gew.-Teile PVC (Solvin[®] 257 RF, Firma Solvin), 0,3 Gew.-Teile Gleitmittel (Loxiol[®] G72, Firma Cognis), 0,8 Gew.-Teile Gleitmittel (Loxiol[®] G16, Firma Cognis), 1,1 Gew.-Teile Zinn-Stabilisator (Irgastab[®] 17 MOK, Firma Ciba) und 25 Gew.-Teile des Polymerisatpulvers aus 3.) wurden in einem Mischer der Firma MTI Mischtechnik Industrieanlagen GmbH, Typ LM 5 FU, gemischt. Innerhalb von 10 Minuten wurde die Mischtemperatur von Raumtemperatur auf 130°C erhöht und anschließend innerhalb von 10 Minuten wieder auf Raumtemperatur abgekühlt. Zur Erstellung eines Walzfells wurde der so erhaltene „dry blend“ auf ein Doppelwalzwerk der Firma Dr. Collin GmbH (Typ 110 P) gegeben und 8 Minuten bei 170°C gewalzt. Das so erhaltene Walzfell wurde zugeschnitten, in Pressformen gelegt und 8 Minuten bei einer Temperatur von 180°C 15 und bei einem Druck von 15 bar in einer Laborplattenpresse der Firma Dr. Collin GmbH, Typ 200 P, gepresst. Anschließend wurde der Druck bei vorgenannter Temperatur auf 200 bar erhöht, die Pressplatten 5 Minuten bei diesen Bedingungen belassen und schlussendlich unter einem Druck von 200 bar wieder auf Raumtemperatur abgekühlt. Die resultierenden Pressplatten hatten eine Dicke von 3 mm.

20

25

Bestimmung der Transparenz

Die Trübung (nach ASTM D 1003) und die Gesamttransmission der 3 mm dicken Pressplatten wurden mit Hilfe eines Transparenzmessgerätes der Firma Gardner (Haze Gard Plus) bestimmt. Im Falle des vorliegenden Beispiels wiesen die Pressplatten eine Trübung von 9,5 % und eine Gesamttransmission von 82 % auf.

Bestimmung der thermischen Stabilität

35 11 Probekörper (10 mm x 10 mm) wurden aus dem auf Raumtemperatur abgekühlten Walzfell ausgestanzt. Diese wurden in einem Trockenschrank der Firma Heraeus (UT 6200) bei 180°C gelagert. In Intervallen von 10 Minuten wurde jeweils ein Probekörper entnommen und auf eine Musterkarte aufgeheftet, um eine visuelle Beurteilung der Farbänderung in Abhängigkeit der Verweilzeit zu erfassen. Als Ergebnis wurde die 40 Zeit in Minuten dokumentiert, in der eine Farbänderung von gelb nach dunkelbraun erfolgt. Im vorliegenden Fall wurde eine thermische Stabilität von 100 Minuten bestimmt.

Bestimmung der Farbwerte

Die Farbwerte L*, a*, b* der 3 mm dicken Pressplatten wurden vor weißem und

5 schwarzem Hintergrund (Standardkachelsatz, Firma Dr. Lange) in Anlehnung an DIN 6167 mit Hilfe des Farbmessgerätes Luci 100 der Firma Dr. Lange bestimmt (Lichtart: D65, Normalbeobachter: 10°). Im vorliegenden Fall resultierte nach DIN 6167 ein Gelbwert (berechnet aus L*, a* und b*) von 31. Bei schwarzem Hintergrund wurde ein b*-Wert von -4,3 bestimmt.

10

Witterungsstabilität

Eine künstliche Bewitterung der 3 mm Pressplatten erfolgte per Xeno-Bewitterung nach ISO 4892-2A und DIN 53387 mit einem Xenotestgerät der Firma Atlas, Typ CI 4000.

15 Die Bewitterung erfolgte in wiederkehrenden Zyklen von 102 Minuten Belichtung trocken und 18 Minuten Belichtung und Besprühen mit Wasser bei einer Probentemperatur von 65°C und einer relativen Luftfeuchte von 60 bis 80 %. Die Bestrahlungsstärke betrug 550 W/m² im Wellenlängenbereich von 290 bis 800 nm, 3,3 W/m² im Wellenlängenbereich von 290 bis 320 nm und 60,5 W/m² im Wellenlängenbereich von 320 bis 20 400 nm. Anhand der bewitterten Proben wurden Farbmessungen nach DIN 53236 (Lichtart : D65; Normalbeobachter: 10°) sofort, nach 50, 100, 500 und 1000 Stunden mit einem Gerät der Firma Minolta, Typ CM 3600D bestimmt. Im Falle des vorliegenden Beispiels ergab sich bei einer Bewitterungszeit von 1000 Stunden ein Gelbwert von 82.

25

Vergleichsbeispiel:

Die Herstellung der wässrigen Polymerisatdispersion, des Polymerisatpulvers und

30 PVC-Formmasse erfolgte analog des Beispiels mit der Ausnahme, dass keine Abtrennung der wasserlöslichen Verbindungen mittels Ultrafiltration erfolgte.

Die Formmassen des Vergleichsbeispiels wiesen eine Gesamttransmission von 80 %

und eine Trübung von 13,0 % auf. Der Gelbwert nach DIN 6167 betrug 36. Bei einem schwarzen Hintergrund wurde ein b*-Wert von -4,8 gemessen. Die thermische Stabilität der Probekörper betrug 70 Minuten und bei einer Bewitterungszeit von 1000 Stun-

35 den wurde ein Gelbwert von 107 gemessen.

Patentansprüche

1. Verfahren zur Herstellung von Polymerisatpulver aus einer wässrigen Polymerisatdispersion mit einem im Vergleich zu dieser wässrigen Polymerisatdispersion 5 geringeren Anteil an wasserlöslichen Verbindungen, bezogen auf das in Form von wasserunlöslichen Polymerisatteilchen vorliegende Polymerisat, dadurch gekennzeichnet, dass die wässrige Polymerisatdispersion in einem ersten Verfahrensschritt einer Membranfiltration und in einem nachfolgenden zweiten Verfahrensschritt einer Sprühtrocknung unterworfen wird.
- 10 2. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, dass das Polymerisat schlagzähmodifizierende Eigenschaften in transparenten Polyvinylchloridmassen aufweist.
- 15 3. Verfahren nach Anspruch 1 oder 2, dadurch gekennzeichnet, dass die wässrige Polymerisatdispersion solange einer Membranfiltration unterzogen wird, bis der Anteil der wasserlöslichen Stoffen \leq 3 Gew.-%, bezogen auf das in Form von wasserunlöslichen Polymerisatteilchen vorliegende Polymerisat, ist.
- 20 4. Verfahren nach Anspruch 3, dadurch gekennzeichnet, dass die wässrige Polymerisatdispersion solange einer Membranfiltration unterzogen wird, bis der Anteil der wasserlöslichen Stoffen \leq 1 Gew.-%, bezogen auf das in Form von wasserunlöslichen Polymerisatteilchen vorliegende Polymerisat, ist.
- 25 5. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 4, dadurch gekennzeichnet, dass die Sprühtrocknung der wässrigen Polymerisatdispersion in Anwesenheit von 0,01 bis 10 Gew.-Teilen eines anorganischen Antiblockmittels mit einer mittleren Teilchengröße von 0,001 bis 20 μm , bezogen auf 100 Gew.-Teile des in Form von wasserunlöslichen Polymerisatteilchen vorliegenden Polymerisats, erfolgt.

30

A. CLASSIFICATION OF SUBJECT MATTER
 IPC 7 C08F6/16 C08J3/16

According to International Patent Classification (IPC) or to both national classification and IPC

B. FIELDS SEARCHED

Minimum documentation searched (classification system followed by classification symbols)
 IPC 7 C08F C08J

Documentation searched other than minimum documentation to the extent that such documents are included in the fields searched

Electronic data base consulted during the International search (name of data base and, where practical, search terms used)

EPO-Internal, WPI Data, PAJ

C. DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category °	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
X	US 4 340 702 A (HUDDLESTON, JR. ET AL) 20 July 1982 (1982-07-20) claims 1,5,7 column 6, line 45 - line 61 example 1 -----	1
X	EP 0 939 100 A (ALBRIGHT & WILSON UK LIMITED; RHODIA CONSUMER SPECIALTIES LIMITED) 1 September 1999 (1999-09-01) claims 1,5,8,9 paragraph '0008! examples 1-3 -----	1,3,4
Y	----- -/-	1,3,4

Further documents are listed in the continuation of box C.

Patent family members are listed in annex.

° Special categories of cited documents :

- *A* document defining the general state of the art which is not considered to be of particular relevance
- *E* earlier document but published on or after the International filing date
- *L* document which may throw doubts on priority claim(s) or which is cited to establish the publication date of another citation or other special reason (as specified)
- *O* document referring to an oral disclosure, use, exhibition or other means
- *P* document published prior to the international filing date but later than the priority date claimed

- *T* later document published after the International filing date or priority date and not in conflict with the application but cited to understand the principle or theory underlying the invention
- *X* document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered novel or cannot be considered to involve an inventive step when the document is taken alone
- *Y* document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered to involve an inventive step when the document is combined with one or more other such documents, such combination being obvious to a person skilled in the art
- *&* document member of the same patent family

Date of the actual completion of the International search

16 February 2005

Date of mailing of the International search report

02/03/2005

Name and mailing address of the ISA

European Patent Office, P.B. 5818 Patentlaan 2
NL - 2280 HV Rijswijk
Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl,
Fax (+31-70) 340-3016

Authorized officer

Hallemeesch, A

C.(Continuation) DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
Y	US 4 246 309 A (DANIEL ET AL) 20 January 1981 (1981-01-20) cited in the application claims 1-4 column 1, line 29 - line 52 column 2, line 10 - line 25 column 4, line 1 - line 22 -----	1,3,4
A	DE 22 14 410 A1 (FARBWERKE HOECHST AG, VORMALS MEISTER LUCIUS & BRUENING, 6000 FRANKFUR) 4 October 1973 (1973-10-04) claim 1 -----	1,5

PEDI AVAILABLE COPY

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Information on patent family members

International Application No

PCT/EP2004/012515

Patent document cited in search report	Publication date		Patent family member(s)	Publication date
US 4340702	A 20-07-1982	AU	539332 B2	20-09-1984
		AU	6480680 A	07-05-1981
		BE	885697 A1	02-02-1981
		BR	8008882 A	25-08-1981
		CA	1167999 A1	22-05-1984
		DE	3071450 D1	03-04-1986
		EP	0038345 A1	28-10-1981
		ES	8107259 A1	16-12-1981
		GR	70704 A1	04-01-1983
		IN	153528 A1	21-07-1984
		IT	1132994 B	09-07-1986
		JP	56501368 T	24-09-1981
		KR	8400470 B1	09-04-1984
		NO	812056 A , B	17-06-1981
		WO	8101148 A1	30-04-1981
EP 0939100	A 01-09-1999	AU	737961 B2	06-09-2001
		AU	2290899 A	15-09-1999
		BR	9907840 A	24-10-2000
		CA	2321727 A1	02-09-1999
		EP	0939100 A1	01-09-1999
		WO	9943744 A1	02-09-1999
		ID	25879 A	09-11-2000
		JP	2002504610 T	12-02-2002
		NO	20004166 A	21-08-2000
		NZ	505533 A	20-12-2002
		US	6162340 A	19-12-2000
US 4246309	A 20-01-1981	FR	2387999 A1	17-11-1978
		AT	375102 B	10-07-1984
		AT	288578 A	15-11-1983
		BE	866265 A1	23-10-1978
		BR	7802497 A	23-01-1979
		CA	1131081 A1	07-09-1982
		CH	630968 A5	15-07-1982
		DE	2817226 A1	26-10-1978
		ES	469031 A1	16-01-1979
		GB	1578107 A	29-10-1980
		JP	1162740 C	10-08-1983
		JP	53146734 A	20-12-1978
		JP	57053459 B	12-11-1982
		LU	79482 A1	28-11-1978
		NL	7804306 A	24-10-1978
		PT	67939 A , B	01-05-1978
		US	4298637 A	03-11-1981
		US	4370426 A	25-01-1983
		YU	94478 A1	30-04-1983
DE 2214410	A1 04-10-1973	AR	193937 A1	31-05-1973
		AT	328182 B	10-03-1976
		AT	254473 A	15-05-1975
		AU	5362873 A	26-09-1974
		BE	797350 A1	26-09-1973
		CA	1006668 A1	15-03-1977
		CH	601409 A5	14-07-1978
		DK	134821 B	24-01-1977
		ES	412793 A1	01-07-1976
		FI	56971 B	31-01-1980

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Information on patent family members

International Application No

PCT/EP2004/012515

Patent document cited in search report	Publication date	Patent family member(s)		Publication date
DE 2214410	A1	FR	2177983 A1	09-11-1973
		GB	1392135 A	30-04-1975
		IT	982603 B	21-10-1974
		JP	1057891 C	31-07-1981
		JP	49008543 A	25-01-1974
		JP	55050971 B	22-12-1980
		MX	4215 E	04-02-1982
		NL	7303812 A	26-09-1973
		NO	136673 B	11-07-1977
		SE	403792 B	04-09-1978
		US	3883489 A	13-05-1975
		ZA	7301879 A	19-12-1973

DESI AVAILABLE COPY

A. Klassifizierung des Anmeldungsgegenstandes
IPK 7 C08F6/16 C08J3/16

Nach der Internationalen Patentklassifikation (IPK) oder nach der nationalen Klassifikation und der IPK

B. RECHERCHIERTE GEBIETE

Recherchierte Mindestprüfstoff (Klassifikationssystem und Klassifikationssymbole)
IPK 7 C08F C08J

Recherchierte aber nicht zum Mindestprüfstoff gehörende Veröffentlichungen, soweit diese unter die recherchierten Gebiete fallen

Während der internationalen Recherche konsultierte elektronische Datenbank (Name der Datenbank und evtl. verwendete Suchbegriffe)

EPO-Internal, WPI Data, PAJ

C. ALS WESENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN

Kategorie*	Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Angabe der in Betracht kommenden Teile	Betr. Anspruch Nr.
X	US 4 340 702 A (HUDDLESTON, JR. ET AL) 20. Juli 1982 (1982-07-20) Ansprüche 1,5,7 Spalte 6, Zeile 45 – Zeile 61 Beispiel 1 -----	1
X	EP 0 939 100 A (ALBRIGHT & WILSON UK LIMITED; RHODIA CONSUMER SPECIALTIES LIMITED) 1. September 1999 (1999-09-01) Ansprüche 1,5,8,9 Absatz '0008! Beispiele 1-3 -----	1,3,4
Y		1,3,4
		-/-

Weitere Veröffentlichungen sind der Fortsetzung von Feld C zu entnehmen

Siehe Anhang Patentfamilie

- * Besondere Kategorien von angegebenen Veröffentlichungen :
- *A* Veröffentlichung, die den allgemeinen Stand der Technik definiert, aber nicht als besonders bedeutsam anzusehen ist
- *E* älteres Dokument, das jedoch erst am oder nach dem internationalen Anmeldedatum veröffentlicht worden ist
- *L* Veröffentlichung, die geeignet ist, einen Prioritätsanspruch zweifelhaft erscheinen zu lassen, oder durch die das Veröffentlichungsdatum einer anderen im Recherchenbericht genannten Veröffentlichung belegt werden soll oder die aus einem anderen besonderen Grund angegeben ist (wie ausgeführt)
- *O* Veröffentlichung, die sich auf eine mündliche Offenbarung, eine Benutzung, eine Ausstellung oder andere Maßnahmen bezieht
- *P* Veröffentlichung, die vor dem internationalen Anmeldedatum, aber nach dem beanspruchten Prioritätsdatum veröffentlicht worden ist
- *T* Spätere Veröffentlichung, die nach dem Internationalen Anmeldedatum oder dem Prioritätsdatum veröffentlicht worden ist und mit der Anmeldung nicht kollidiert, sondern nur zum Verständnis des der Erfindung zugrundeliegenden Prinzips oder der ihr zugrundeliegenden Theorie angegeben ist
- *X* Veröffentlichung von besonderer Bedeutung; die beanspruchte Erfindung kann allein aufgrund dieser Veröffentlichung nicht als neu oder auf erfinderscher Tätigkeit beruhend betrachtet werden
- *Y* Veröffentlichung von besonderer Bedeutung; die beanspruchte Erfindung kann nicht als auf erfinderscher Tätigkeit beruhend betrachtet werden, wenn die Veröffentlichung mit einer oder mehreren anderen Veröffentlichungen dieser Kategorie in Verbindung gebracht wird und diese Verbindung für einen Fachmann nahelegend ist
- *&* Veröffentlichung, die Mitglied derselben Patentfamilie ist

Datum des Abschlusses der Internationalen Recherche

Absendedatum des Internationalen Recherchenberichts

16. Februar 2005

02/03/2005

Name und Postanschrift der Internationalen Recherchenbehörde
Europäisches Patentamt, P.B. 5818 Patentlaan 2
NL – 2280 HV Rijswijk
Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl,
Fax: (+31-70) 340-3016

Bevollmächtigter Bediensteter

Hallemeesch, A

C.(Fortsetzung) ALS WESENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN

Kategorie	Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Angabe der in Betracht kommenden Teile	Betr. Anspruch Nr.
Y	US 4 246 309 A (DANIEL ET AL) 20. Januar 1981 (1981-01-20) in der Anmeldung erwähnt Ansprüche 1-4 Spalte 1, Zeile 29 - Zeile 52 Spalte 2, Zeile 10 - Zeile 25 Spalte 4, Zeile 1 - Zeile 22 -----	1,3,4
A	DE 22 14 410 A1 (FARBWERKE HOECHST AG, VORMALS MEISTER LUCIUS & BRUENING, 6000 FRANKFUR) 4. Oktober 1973 (1973-10-04) Anspruch 1 -----	1,5

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

Angaben zu Veröffentlich

die zur selben Patentfamilie gehören

Internationales Aktenzeichen

PCT/EP2004/012515

Im Recherchenbericht angeführtes Patentdokument		Datum der Veröffentlichung		Mitglied(er) der Patentfamilie		Datum der Veröffentlichung
US 4340702	A	20-07-1982	AU	539332 B2		20-09-1984
			AU	6480680 A		07-05-1981
			BE	885697 A1		02-02-1981
			BR	8008882 A		25-08-1981
			CA	1167999 A1		22-05-1984
			DE	3071450 D1		03-04-1986
			EP	0038345 A1		28-10-1981
			ES	8107259 A1		16-12-1981
			GR	70704 A1		04-01-1983
			IN	153528 A1		21-07-1984
			IT	1132994 B		09-07-1986
			JP	56501368 T		24-09-1981
			KR	8400470 B1		09-04-1984
			NO	812056 A ,B		17-06-1981
			WO	8101148 A1		30-04-1981
EP 0939100	A	01-09-1999	AU	737961 B2		06-09-2001
			AU	2290899 A		15-09-1999
			BR	9907840 A		24-10-2000
			CA	2321727 A1		02-09-1999
			EP	0939100 A1		01-09-1999
			WO	9943744 A1		02-09-1999
			ID	25879 A		09-11-2000
			JP	2002504610 T		12-02-2002
			NO	20004166 A		21-08-2000
			NZ	505533 A		20-12-2002
			US	6162340 A		19-12-2000
US 4246309	A	20-01-1981	FR	2387999 A1		17-11-1978
			AT	375102 B		10-07-1984
			AT	288578 A		15-11-1983
			BE	866265 A1		23-10-1978
			BR	7802497 A		23-01-1979
			CA	1131081 A1		07-09-1982
			CH	630968 A5		15-07-1982
			DE	2817226 A1		26-10-1978
			ES	469031 A1		16-01-1979
			GB	1578107 A		29-10-1980
			JP	1162740 C		10-08-1983
			JP	53146734 A		20-12-1978
			JP	57053459 B		12-11-1982
			LU	79482 A1		28-11-1978
			NL	7804306 A		24-10-1978
			PT	67939 A ,B		01-05-1978
			US	4298637 A		03-11-1981
			US	4370426 A		25-01-1983
			YU	94478 A1		30-04-1983
DE 2214410	A1	04-10-1973	AR	193937 A1		31-05-1973
			AT	328182 B		10-03-1976
			AT	254473 A		15-05-1975
			AU	5362873 A		26-09-1974
			BE	797350 A1		26-09-1973
			CA	1006668 A1		15-03-1977
			CH	601409 A5		14-07-1978
			DK	134821 B		24-01-1977
			ES	412793 A1		01-07-1976
			FI	56971 B		31-01-1980

Angaben zu Veröffentlichungen, die zur selben Patentfamilie gehören

Internationales Aktenzeichen

PCT/EP2004/012515

Im Recherchenbericht angeführtes Patentdokument	Datum der Veröffentlichung	Mitglied(er) der Patentfamilie	Datum der Veröffentlichung
DE 2214410	A1	FR 2177983 A1	09-11-1973
		GB 1392135 A	30-04-1975
		IT 982603 B	21-10-1974
		JP 1057891 C	31-07-1981
		JP 49008543 A	25-01-1974
		JP 55050971 B	22-12-1980
		MX 4215 E	04-02-1982
		NL 7303812 A	26-09-1973
		NO 136673 B	11-07-1977
		SE 403792 B	04-09-1978
		US 3883489 A	13-05-1975
		ZA 7301879 A	19-12-1973

BEST AVAILABLE COPY